

(12) МЕЖДУНАРОДНАЯ ЗАЯВКА, ОПУБЛИКОВАННАЯ В СООТВЕТСТВИИ С
ДОГОВОРОМ О ПАТЕНТНОЙ КООПЕРАЦИИ (РСТ)

(19) ВСЕМИРНАЯ ОРГАНИЗАЦИЯ
ИНТЕЛЛЕКТУАЛЬНОЙ СОБСТВЕННОСТИ
Международное бюро



(43) Дата международной публикации:
14 июля 2005 (14.07.2005)

РСТ

(10) Номер международной публикации:
WO 2005/064244 A1

(51) Международная патентная классификация⁷: F24J
3/00, F24H 1/18

(21) Номер международной заявки: PCT/UA2004/000019

(22) Дата международной подачи:
31 марта 2004 (31.03.2004)

(25) Язык подачи: русский

(26) Язык публикации: русский

(30) Данные о приоритете:
20031213218 31 декабря 2003 (31.12.2003) UA

(71) Заявитель и

(72) Изобретатель: КОРНИЕНКО Анатолий Валентинович [UA/UA]; 04111 Киев, ул. Щербакова, 49в, кв. 51 (UA) [KORNIYENKO, Anatoly Valentino-vich, Kiev (UA)].

(81) Указанные государства (если не указано иначе, для каждого вида национальной охраны): AE, AG, AL, AM, AT, AU, AZ, BA, BB, BG, BR, BY, BW, BZ, CA, CH, CN, CO, CR, CU, CZ, DE, DK, DM, DZ, EC, EE, EG, ES, FI, GB, GD, GE, GH, GM, HR, HU, ID,

IL, IN, IS, JP, KE, KG, KP, KR, KZ, LC, LK, LR, LS, LT, LU, LV, MA, MD, MG, MK, MN, MW, MX, MZ, NA, NI, NO, NZ, OM, PG, PH, PL, PT, RO, RU, SC, SD, SE, SG, SK, SL, SY, TJ, TM, TN, TR, TT, TZ, UA, UG, US, UZ, VC, VN, YU, ZA, ZM, ZW.

(84) Указанные государства (если не указано иначе, для каждого вида региональной охраны): ARIPO патент (BW, GH, GM, KE, LS, MW, MZ, SD, SL, SZ, TZ, UG, ZM, ZW), евразийский патент (AM, AZ, BY, KG, KZ, MD, RU, TJ, TM), европейский патент (AT, BE, BG, CH, CY, CZ, DE, DK, EE, ES, FI, FR, GB, GR, HU, IE, IT, LU, MC, NL, PL, PT, RO, SE, SI, SK, TR), патент OAPI (BF, BJ, CF, CG, CI, CM, GA, GN, GQ, GW, ML, MR, NE, SN, TD, TG).

Опубликована

С отчётом о международном поиске.

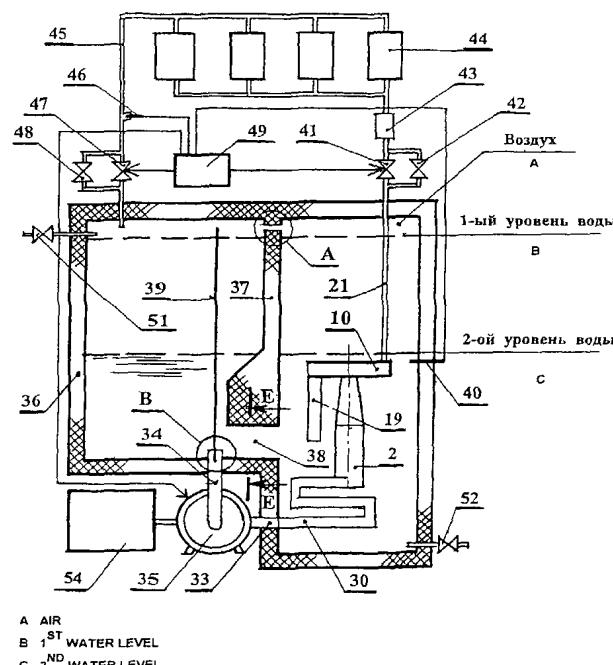
В отношении двухбуквенных кодов, кодов языков и других сокращений см. «Пояснения к кодам и сокращениям», публикуемые в начале каждого очередного выпуска Бюллетеня РСТ.

(54) Title: METHOD FOR PRODUCING HEAT FOR HEATING BUILDING AND CONSTRUCTIONS AND A CONTINUOUS CAVITATION HEAT GENERATOR

(54) Название изобретения: СПОСОБ ПОЛУЧЕНИЯ ТЕПЛА ДЛЯ ОТОПЛЕНИЯ ЗДАНИЙ И СООРУЖЕНИЙ И КАВИТАЦИОННЫЙ ТЕПЛОГЕНЕРАТОР НЕПРЕРЫВНОГО ДЕЙСТВИЯ

(57) Abstract: The claimed method for heating buildings and for continuously operating a cavitation heat-generator. (10) in accordance with the invention, differs by the fact that by changing the capacity construction for liquid delivery and by changing the heat-generator construction, and also by adding ethylene-glycol in the amount of 7% of the operating liquid (water) mass to the operating liquid (water) and saturating the operating liquid stream with air equal to 0,002 of volume of the water mass, a vast amount of heat is generated for heating a considerable liquid volume, and simultaneous delivery of the operating liquid to the consumer and its heating is realized.

(57) Реферат: Предложенный способ для отопления зданий и для непрерывной эксплуатации кавитационного теплогенератора (10) характеризуется тем, что путем изменения конструкции емкости для подачи жидкости и конструкции теплогенератора, а также добавлением в рабочую жидкость (воду) этиленгликоля в количестве 7% от массы рабочей жидкости и насыщением потока рабочей жидкости воздухом в количестве 0,002 объема к массе воды достигается получение большого количества тепловой энергии для нагревания значительного объема жидкости с одновременной подачей рабочей жидкости потребителю и ее нагревом.



WO 2005/064244 A1

СПОСОБ ПОЛУЧЕНИЯ ТЕПЛА ДЛЯ ОТОПЛЕНИЯ ЗДАНИЙ И СООРУЖЕНИЙ И КАВИТАЦИОННЫЙ ТЕПЛОГЕНЕРАТОР НЕПРЕРЫВНОГО ДЕЙСТВИЯ.

ОБЛАСТЬ ТЕХНИКИ

Изобретение относится к теплоэнергетике, а именно к способам получения тепла, которое возникает иначе, чем в результате сжигания топлива и может быть использовано для автономного отопления зданий и сооружений различного назначения, подогрева воды для промышленных и бытовых нужд.

ПРЕДШЕСТВУЮЩИЙ УРОВЕНЬ ТЕХНИКИ

1. Способ получения тепла для отопления зданий и сооружений.

Известны способы нагревания жидкости, при которых тепло получают за счет действия на основной поток жидкости струйных встречных потоков, или механических препятствий, которые расположены на пути жидкости, или за счет использования теплогенераторов периодического действия на ограниченный объем теплоносителя, или уменьшения объема теплоносителя при увеличении энергозатрат на нагревание жидкости, или за счет добавления к основному потоку жидкости тяжелой воды.

Наиболее близким к способу который заявляется, является способ получения тепла с помощью устройств для нагревания жидкости – теплогенераторов, которые описаны в патентах RU 2045715 C1, F 25 B29/00, 10.10.1995, Бюл. №28 и UA 47535 C2, F 24J3/00, 15.07.2002, Бюл. №7.

Согласно этого способа вода какой-либо чистоты (например техническая) с помощью насоса, который развивает напор до 6 атм., подается на вход теплогенератора, который описан в патенте RU 2045715 C1, F 25 B29/00 и с его помощью нагревают воду суммарной массой 200 кг в замкнутом контуре с начальной температурой 18-20° С до температуры 70° С с использованием насоса мощностью 5,5 кВт. Тепловая продуктивность теплогенератора в патенте не указана, а эффективность указана без предоставления сведений о температуре наружного воздуха, толщины и материала стен помещений, которые отапливались с помощью этого устройства и способа, а также указан темп периодического нагрева жидкости в замкнутом контуре, составляющий расхождение в 1,5° С в минуту.

В способе получения тепла с помощью того-же самого устройства, что указан в патенте UA 47535 C2, F 24J3/00, 15.07.2002, Бюл. №7, поставлена задача в способе получения тепла путем смены и уточнения интервала температур воды, которую используют для получения тепла в теплогенераторе и обеспечение увеличения эффективности производства тепла.

Поставленная задача решалась путем иллюстрации приведенных примеров, в которых проводилось предварительное нагревание воды до температуры 63-70°C с помощью электронагревателя или теплогенератора с такими-же техническими характеристиками. После этого этой нагретой водой заполняли рабочий контур такого-же теплогенератора и после его работы в замкнутом цикле получали температуру нагревания 0,8° С за каждую минуту, вплоть до температуры кипения воды. В другом приведенном примере мощность электродвигателя увеличена до 11 кВт, то есть в два раза и в рабочий контур теплогенератора заливается вода той-же самой массы 100 кг с температурой выше 63°C. При этом, как сказано в патенте, эффективность работы теплогенератора достигла 2.

Таким образом поставленная в патенте задача в своей первой части, безусловно доказана, что интенсивность нагревания воды возрастает при достижении температуры выше 63°C и продолжается вплоть до состояния кипения, но в другой части поставленной задачи реальные расчеты эффективности производства тепла происходили без учета предыдущих энергетических затрат на нагрев воды до температуры выше 63° С.

При использовании более мощного насоса и уменьшении массы воды вдвое, относительно предыдущего патента, эффективность устройства увеличилась. Таким образом подтверждается, что интенсивность нагрева рабочей жидкости в замкнутом контуре прежде всего зависит от увеличения скорости циркуляции потока в устройстве за единицу времени, то есть интенсификации кавитационных и ударно-волновых процессов.

Недостатками известного способа является малая эффективность тепловыделения при условии увеличения объема рабочей жидкости без увеличения мощности насоса и частая периодичность подачи теплоносителя (воды) в систему водяного отопления помещений с рабочей температурой 70°C, где она отдает часть своего тепла и возвращается на вход теплогенератора с температурой 65-67°C и таким образом приводит к частым

включениям насоса, то есть к излишним затратам энергии и износу подающего насоса, невозможности на протяжении достаточно долгого времени поддерживать температуру теплоносителя в системе отопления, а также невозможность использования способа и устройства в технологических процессах, которые требуют температуры перегретой воды.

2. Известны приспособления для нагрева жидкости, которые содержат теплогенератор со входом и выходом рабочей жидкости, насос, соединенный со входом теплогенератора, усилитель движения жидкости, трубчатую часть с тормозным устройством на выходе теплогенератора с которой соединен обратный трубопровод.

(UA 7205 A, F 25 B29/00, 30.06.1995, Бюл.№2; RU 2045715 C1, F 25 B29/00, 10.10.1995, Бюл. №28).

Принцип работы известных приспособлений основан на использовании перепадов давления рабочей жидкости, а также на использовании кавитационных процессов, возникающих в потоке жидкости и приводящих к повышению ее температуры.

Наиболее близким аналогом изобретения является устройство для нагрева жидкости в котором находится теплогенератор со входом и выходом рабочей жидкости, насос, соединенный со входом теплогенератора, ускоритель движения жидкости, подающий и обратный трубопроводы, трубчатую часть с тормозным устройством на выходе теплогенератора с которым соединен обратный трубопровод, инжекционные патрубки, последовательно расположенные однонаправленные конические патрубки, втулки с цилиндрическими каналами, конический рассекатель жидкости. (UA 22003 A, F 25 B29/00, 30.04.1998, Бюл. №2)

Недостатками известного устройства является малая эффективность тепловыделения при условии увеличения объема рабочей жидкости, низкая скорость термодиффузационного процесса, который происходит в рабочей жидкости, что ограничивает технические возможности устройства.

РАСКРЫТИЕ ИЗОБРЕТЕНИЯ

В основу изобретения поставлена задача в способе получения тепла, что предусматривает увеличение эффективности получения тепла при условии увеличения общей массы теплоносителя без увеличения энергозатрат, и

способа с помощью которого возможна одновременная подача теплоносителя потребителям и его нагрев с помощью одного теплогенератора.

Поставленная задача достигается тем, что в воду, которая находится в замкнутом контуре-емкости для теплоносителя (36) подается этиленгликоль (этандиол) $\text{HOCH}_2 - \text{CH}_2\text{OH}$ в количестве до 7% в растворе, температура кипения которого составляет 114°C при нормальных условиях. Общий объем теплоносителя в емкости (36) состоит из объема, который необходим для заполнения системы отопления и теплообменников (44), плюс дополнительный объем воды, равный 0,7 объема системы отопления и показанном на Фиг.9 пунктиром – 1-й уровень воды.

Присутствие этиленгликоля в воде обеспечивает кроме возможности поднятия температуры кипения рабочей жидкости, еще способствует неразрывности воздушно-водяной фазы при условии увеличения скорости потока до сверхзвуковой, для данной среды, в щелевом пространстве ускорителя-активатора и теплогенератора, обеспечивает незамерзание системы отопления при возникновении аварийных обстоятельств и отключения теплогенератора.

Также достижение цели в способе увеличения эффективности получения тепла происходит за счет использования дополнительного устройства, которое представляет собой трубку из нержавеющей стали (39), которая верхним концом выходит в пространство воздушного колпака емкости для теплоносителя (36), а нижний конец погружен в заборный патрубок (34) насоса (35) и имеет в нижней части вертикальные отверстия (53), расположенные равномерно по периметру трубы, но которые не выходят по высоте за пределы заборного патрубка (34) насоса (35). Наличие этого устройства дает возможность путем закачивания соответствующего количества воздуха вместе с потоком рабочей жидкости в систему теплогенератора интенсифицировать процесс теплообмена за счет насыщенности потока жидкости воздушными засatkами потока кавитационных пузырьков и уменьшения парциального давления воды, что в свою очередь влияет на интенсивность теплоотдачи, которая при таких условиях увеличивается до 20% в теплогенераторе, и позволяет дополнительно повысить точку кипения рабочей жидкости на 5% – до 120°C .

Таким образом достигается поставленная задача способа получения тепла, что предусматривает увеличение эффективности его получения и поднятие точки кипения рабочей жидкости без изменения атмосферного давления.

Вторая часть поставленной задачи предусматривает способ, с помощью которого достигается одновременная подача теплоносителя потребителям и его нагрев с помощью одного теплогенератора.

Поставленная задача достигается тем, что емкость рабочей жидкости (36) имеет слой материала с низким удельным коэффициентом теплопроводности, соответствующего необходимому расчету, и позволяет удерживать долгое время температуру нагретого теплоносителя без значительного снижения его температуры. Емкость рабочей жидкости (36) конструктивно исполнена таким образом, что имеет два отделения с перегородкой (37) из материала который имеет низкий коэффициент теплопередачи, и соединенные между собой проходным каналом для рабочей жидкости (38) в нижней части, а также соединяются через перегородку (37) в пространстве воздушного колпака емкости (36) с помощью стальной трубы, что дает возможность выравнивать баланс давления в отделениях емкости и поддерживать одинаковый уровень рабочей жидкости в емкости. Наличие двух отделений дает возможность нагревать более активно рабочую жидкость в которой находится теплогенератор, и предотвращать длительный процесс термодиффузии на большую массу теплоносителя. В другой части находится рабочая жидкость с более низкой температурой, которая забирается заборным патрубком (34) насоса (35) вместе с воздухом в соотношении 0,002 объема от массы забранной рабочей жидкости, которая проходит за единицу времени через заборный патрубок насоса, подающего воду в теплогенератор из проходного канала (38). Теплогенератор (10) и емкость для рабочей жидкости (36) соединены с системой отопления (или подачи горячей воды) через нагнетательный патрубок (21) и обратный трубопровод (45), который заходит через фланец в зону воздушного колпака емкости для рабочей жидкости, но не касается ее поверхности. Емкость также оборудована термопарой (40) для снятия показаний температуры рабочей жидкости а также контроля и управления через блок контрольно-регулирующих приборов (49) нормально закрытым электрогидроклапаном (41). Емкость для рабочей жидкости (36) дополнительно оборудована краном (51) для подпитки системы в случае необходимости.

рабочей жидкостью, или может использоваться для подключения к системе водопровода с целью непрерывной подачи воды в емкость. Для слива рабочей жидкости из емкости предусмотрен кран (52), который находится в нижней части емкости. С целью независимости системы от централизованных сетей электроснабжения и на случай его аварийного отключения предусмотрен дизель-генератор (54) необходимой мощности, который соединен с насосом и с блоком контрольно-регулирующих приборов (49). Система также оборудована вентилями с ручным управлением для выхода системы на рабочий режим (42) и ручного слива рабочей жидкости из системы отопления и теплообменников (44). С целью предотвращения гидроудара в системе трубопровода включено емкость гашения гидроударов (43), которая включена после кранов (41, 42). Обратный трубопровод оборудован термопарой (46), соединенной с блоком контрольно-регулирующих приборов (49) и дает возможность снимать показания температуры в обратном трубопроводе и управлять через блок контрольно-регулирующих приборов работой нормальзакрытого электрогидроклапана (47). Блок контрольно-регулирующих приборов (49) управляет в автоматическом режиме работой всех узлов системы.

Также в основу изобретения поставлена задача усовершенствования устройства для нагревания жидкости, в котором путем изменения его конструкции и дополнения новыми приспособлениями, обеспечивается производство большого количества тепловой энергии, интенсификация термодиффузационного процесса и непрерывность действия кавитационного теплогенератора для нагревания рабочей жидкости значительного объема и одновременной подачи ее в подающий трубопровод.

Поставленная задача решается тем, что кавитационный теплогенератор непрерывного действия со входом и выходом рабочей жидкости, насосом, подающим и обратным трубопроводами, в соответствии с изобретением дополнительно содержит ускоритель-активатор рабочей жидкости (Фиг. 2), соединенный с насосом (35) и переходным патрубком подачи жидкости (33), который состоит по меньшей мере из трех последовательно соединенных патрубков с разными диаметрами проходных каналов, соединенных между собой с помощью фланцев смены направления основного потока жидкости (27), с коническим скосом и эжекционного ускорительного канала (29), расположенного тангенциально к проходному каналу патрубка (26).

Ускоритель-активатор рабочей жидкости дополнительно дополненный статическими кавитаторами (24,31) с радиально расположеными отверстиями, которые генерируют поток калиброванных кавитационных пузырьков, которые поступают в щелевую зону потока с целью измельчения кавитационных пузырьков и создания их вторичного потока. Ускоритель-активатор рабочей жидкости дополнительно оборудованный щелевым эжектором (23) и камерой повышенного давления рабочего потока (1), которая имеет щелевой эжекторный ускорительный канал, расположенный тангенциально к проходному каналу центрального патрубка (2) теплогенератора (Фиг. 1). Центральный патрубок (2) теплогенератора соединен с центральной его частью (7), которая содержит статический кавитатор (3) с радиальными отверстиями (4), которые генерируют поток калиброванных кавитационных пузырьков, и имеет радиальные каналы (5) в щелевой зоне потока. Статический кавитатор (3) имеет также кавитирующее сопло Лаваля (6), что обеспечивает мгновенное сужение и расширение основного потока жидкости и способствует образованию вторичного потока измельченных кавитационных пузырьков.

Кавитационный теплогенератор непрерывного действия дополнительно содержит разделительные фланцы (10, 11) основного потока жидкости с коническим рассекателем, который под давлением равномерно распределяет рабочую жидкость через щелевые тангенциально направленные каналы (12, 23) в каналы выходных патрубков (14) теплогенератора, концентрически расположенных от центрального патрубка (2) теплогенератора, которых как минимум пять, и подающего трубопровода (21) системы отопления, или подачи горячей воды потребителям. Выходные патрубки (14) оборудованные статическими кавитаторами (15) с радиально расположеными отверстиями (16), которые генерируют поток калиброванных кавитационных пузырьков, кольцевые каналы (17) в корпусе патрубков (19) и кавитационные сопла Лаваля (18), которые измельчают кавитационные пузырьки. Выходные патрубки (19) дополнительно оборудованы сопловыми выходами (20) теплогенератора, которые имеют угол наклона 45° к оси патрубка и направлены в сторону от центрального патрубка (2) теплогенератора.

КРАТКОЕ ОПИСАНИЕ ФИГУР ЧЕРТЕЖЕЙ

На чертежах представлено схематическое изображение кавитационного теплогенератора непрерывного действия и его частей, а также схема (Фиг. 9), иллюстрирующая реализацию заявляемого способа согласно изобретению.

ЛУЧШИЙ ВАРИАНТ ОСУЩЕСТВЛЕНИЯ ИЗОБРЕТЕНИЯ

1. Система, которая реализует способ одновременной подачи теплоносителя потребителям и его нагревание с помощью одного теплогенератора работает следующим образом.

После заполнения рабочей жидкостью емкости (36) в необходимом количестве, как это было указано ранее, с начальной ее температурой выше 5°C включается, без участия блока контрольно-регулирующих приборов (49), насос (35) и происходит нагревание рабочей жидкости с помощью теплогенератора до температуры 90°C, контроль за ходом нагрева ведет термопара (40). После достижения температуры 90°C рабочей жидкостью плавно открывается клапан ручного управления (42) и рабочая жидкость поступает в контур отопления с теплообменниками (44) при включенном теплогенераторе, при этом вентили (48, 51) должны быть открытыми. Термопара (46) снимает показания теплоносителя в обратном трубопроводе (45). После заполнения системы отопления рабочей жидкостью закрываются клапаны (42, 48, 51), выключается насос и выставляется рабочая температура теплоносителя на контрольно-регулирующих приборах в подающем и обратном трубопроводах системы отопления. Устанавливается верхняя температура закрывания электрогидроклапана (41) более низкая, чем температура рабочей жидкости 90°C в емкости (36), например 80°C и синхронного выключения насоса (35), выставляется температура открытия электрогидроклапана (47), например 60°C и автоматического включения насоса (35) для начала работы теплогенератора. Также выставляется температура 90°C открытия электрогидроклапана (41). После этого автоматически включается насос и теплогенератор. Когда температура рабочей жидкости в емкости достигает уровня 90°C открываются клапаны (41) и (47) и теплогенератор нагнетает воду в систему, при этом он продолжает нагревать рабочую жидкость в емкости. Когда температура в обратном трубопроводе достигает уровня 80°C клапаны (41, 47) автоматически закрываются, насос выключается

до уровня охлаждения системы 60°С, после чего открывается клапан (47) и автоматически включается насос и теплогенератор который подает воду в систему через открытый клапан (41) после ее надлежащего нагрева. Время необходимое для достижения температуры необходимого нагрева будет незначительным, в связи с тем, что масса воды, которая поступает с температурой 60° С из обратного трубопровода (45), является незначительной по сравнению с массой воды, которая находится в емкости и имеет температуру не ниже чем 80°С, таким образом она быстро нагреется до температуры выше 63°С, при которой, как доказано в патенте UA 47535 С2, F24J3/00 происходит резкая интенсификация скорости нагрева рабочей жидкости. После нагрева рабочей жидкости в емкости до температуры 90° С система входит в автоматический режим работы и весь цикл повторяется в таком-же порядке, при этом время работы теплогенератора будет зависеть от выставленных температурных параметров системы отопления, а частота включения теплогенератора будет автоматически зависеть от температуры внешней среды, которая влияет на температурный режим помещения, которое отапливается.

Таким образом реализуется способ одновременной подачи теплоносителя потребителям и его нагрев при помощи одного теплогенератора.

Изменение параметров мощности насоса, увеличение или уменьшение общего объема емкости для рабочей жидкости и соотношение ее частей, которые есть величинами переменными, а также последовательное подключение систем теплогенераторов по указанному способу является очевидным для специалистов в этой области и не может быть основанием для усовершенствования способа, относительно данного изобретения.

2. Кавитационный теплогенератор непрерывного действия совместно с описанными приспособлениями работает следующим образом.

Поток жидкости (воды) с помощью насоса (35) поступает в проходной канал патрубка (32) ускорителя-активатора (Фиг. 2) со скоростью 7 м/с, далее он попадает в коническую часть статического кавитатора (31), где он закручивается и приобретает скорость до 9 м/с. С такой скоростью поток жидкости попадает во внутренний канал статического кавитатора (31) диаметр которого в 2,4 раза меньше диаметра проходного канала патрубка (32), при этом скорость потока жидкости возрастает до 14 м/с. Внутренний канал

статического кавитатора является непроходным, поэтому основной поток доходя до его конического конца дополнительно закручивается и приобретает обратное движение, при этом возникает первичный процесс возникновения кавитационных пузырьков за счет турбулизации и выделения тепла за счет превращения кинетической энергии потока – в тепловую энергию. Далее, через два ряда радиальных отверстий, которые являются генераторами равномерного потока калиброванных кавитационных пузырьков одинакового диаметра, основной поток резко меняя направление движения, при этом дополнительно выделяется тепловая энергия, поступает в щелевую зону потока со скоростью 24 м/с и попадает в радиальные каналы патрубка (30), где происходит активный процесс схлопывания кавитационных пузырьков с выделением энергии и локальным увеличением скорости кумулятивных струек до 700м/с, а также измельчение первичных пузырьков в их насыщенном потоке с меньшим диаметром до 20-25 мкм. При этом в щелевом зазоре образованным внешним диаметром статического кавитатора (31) – d_k , и внутренним диаметром патрубка (30) – D определяется коэффициент сжатия потока по формуле:

$$V_{bx} \cdot D^2 = V \cdot (D^2 - d_k^2),$$

Откуда

$$\frac{d_k}{D} = \sqrt{1 - \frac{V_{bx}}{V}} = \sqrt{1 - \frac{7}{24}} = 0,84,$$

где V_{bx} – исходная скорость потока жидкости, которая сообщается ему насосом;

V – скорость потока жидкости, которую он приобретает при входе в щелевой зазор;

$\frac{d_k}{D}$ – коэффициент непрерывности (сжатия) потока воздушно-водянной смеси.

Возникает воздушно-водянная масса пузырьков, которая является сжимаемой (в отличие от жидкости), с объемным содержанием воздуха 0,8, что приводит к возникновению дополнительных ударных волн и сверхзвукового течения. Скорость звука для воздушно-водянной массы рассчитывается по формуле Вуда:

$$a \simeq \sqrt{\frac{P}{\alpha \cdot (1 - \alpha) \cdot \rho_{ж}}},$$

где: Р – давление в воздушно-водяной смеси;
α – объемное содержание воздуха;
ρж – объемная плотность жидкости.

Таким образом $\alpha = 0,8$; $\alpha (1 - \alpha) = 0,16$, а скорость звука для данной среды составляет 25 м/с.

Для дальнейшей активации процесса теплообразования за счет возникновения ударных волн ультразвуковой и ударной кавитации, при смыкании пузырьков диаметром до 20-25 мкм во время их схлопывания, необходима сверхзвуковая скорость потока для воздушно-водяной смеси, что достигается в щелевом зазоре и в кавитирующем сопле Лаваля, расположенному на конце статического кавитатора (31), что обеспечивает мгновенное сужение и расширение основного потока жидкости. Далее основной поток жидкости поступает в проточную частью канала повышенного давления патрубка (30), где происходит полное точечное захлопывание микропузырьков без образования кумулятивных струек и таким образом происходит интенсивный нагрев жидкости.

Далее основной поток жидкости поступает в конический канал патрубка (28), где снова его скорость возрастает до 5 м/с и в цилиндрический проходной канал патрубка (28) с диаметром, равным 0,5 диаметра проходного канала патрубка (32), где его скорость возрастает до 9 м/с и происходит резкая смена направления движения потока за счет направляющего конического скоса фланца (27) в эжекционном ускорительном канале (29), который тангенциально расположен к проходному каналу патрубка (26), при этом скорость основного потока жидкости вырастает до 14 м/с. При прохождении потоком канала патрубка (26), происходит его закручивание и как следствие – выделение тепловой энергии. В дальнейшем основной поток жидкости поступает в конический канал патрубка (25), где снова приобретает скорость 9 м/с и попадает во внутренний канал статического кавитатора (24), где происходят такие же физические явления, как и при прохождении потоком статического кавитатора (31) с выделением тепловой энергии. В дальнейшем, при прохождении патрубка (28), фланца смены направления движения потока и каналов (25, 26) и статического кавитатора (24) патрубка (22) происходит последовательное повышение температуры основного потока жидкости.

На выходе ускорителя-активатора (Фиг. 2) установлен щелевой эжектор (23) с отверстиями, при проходе через которые основной поток получает ускорение и образуются кавитационные пузырьки, которые схлопываются в камере повышенного давления (1) и выделяется тепловая энергия. Через щелевой эжекторный ускорительный канал, расположенный тангенциаль но к проходному каналу патрубка (2), основной поток жидкости со скоростью 9 м/с поступает в проходной канал (2) центрального патрубка теплогенератора, закручивается и выделяется тепловая энергия. При прохождении статического кавитатора (3) и генерирующих пузырьки отверстий, радиальных каналов (5) и сопел Лаваля (6) основным потоком, также выделяется тепловая энергия и поток поступает в конический канал патрубка (8), где происходит его закручивание и снова выделяется тепловая энергия. При поступлении основного потока жидкости в распределительный фланец (10) с коническим рассекателем, основной поток разделяется на потоки, которые поступают в щелевые тангенциаль но направленные каналы (12, 13) и в проточные каналы выходных патрубков (14), которых по меньшей мере пять, а также в проточный канал подающего трубопровода (21) системы отопления, или подачи горячей воды потребителям и достигает скорости 8 м/с.

Расположение ввода щелевых каналов (12, 13) относительно патрубков (14, 21) показано на (Фиг. 4,5) для северного и южного полушария, связанного с действием магнитного поля Земли на воду, которая является диамагнетиком и обладает магнитной восприимчивостью $\chi = -13,0 \cdot 10^6$ при спиральном движении основного потока жидкости, который направлен в том же направлении, что и действие вектора напряженности магнитного поля Земли в разных полушариях, с целью повышения скорости основного потока. Кроме этого на поток жидкости, которая вращается в выходных патрубках (14) будет действовать сила Кориолиса, которая будет отклонять внешние слои жидкости в направлении перпендикулярном ее относительной скорости и оказывать давление на стенки проходного канала патрубков (14), которое будет вызывать выделение тепловой энергии.

Площадь поперечного сечения щелевого канала (13) зависит от объема теплоносителя, который должен быть подан в подающий трубопровод (21) и есть величиной переменной, тем самым и регулирующей скорость подачи теплоносителя.

После этого поток жидкости попадает во внутренние проточные каналы статических кавитаторов (15), проходит через радиальные каналы (16), зону щелевого потока с кольцевыми каналами (17) в корпусе патрубков (19) и кавитационные сопла Лаваля (18), при этом происходят те же физические процессы и выделение тепловой энергии, что и при прохождении потока жидкости через статические кавитаторы ускорителя-активатора (Фиг.2) и центрального патрубка (2) теплогенератора. При прохождении потока жидкости через сопловые выходы (20) патрубков (19), которые имеют угол наклона ребер 45° к оси патрубка, выделяется дополнительная тепловая энергия и увеличивается общая площадь термодиффузационного процесса в пять раз (минимум) относительно конструкции теплогенераторов с одним сопловым выводом рабочей жидкости.

Таким образом, поставленная задача усовершенствования устройства за счет изменения конструкции и дополнения новыми устройствами, обеспечивает производство кавитационным теплогенератором большого количества тепловой энергии для нагревания значительного объема жидкости и непрерывность его действия с одновременной подачей ее в подающий трубопровод.

Изменение количества элементов ускорителя-активатора и количества патрубков выхода рабочей жидкости, которые расположены концентрически относительно центрального патрубка теплогенератора или изменение площади сечения канала подающего трубопровода является очевидной для специалистов в этой отрасли и не может быть основанием для усовершенствования устройства, относительно этого изобретения.

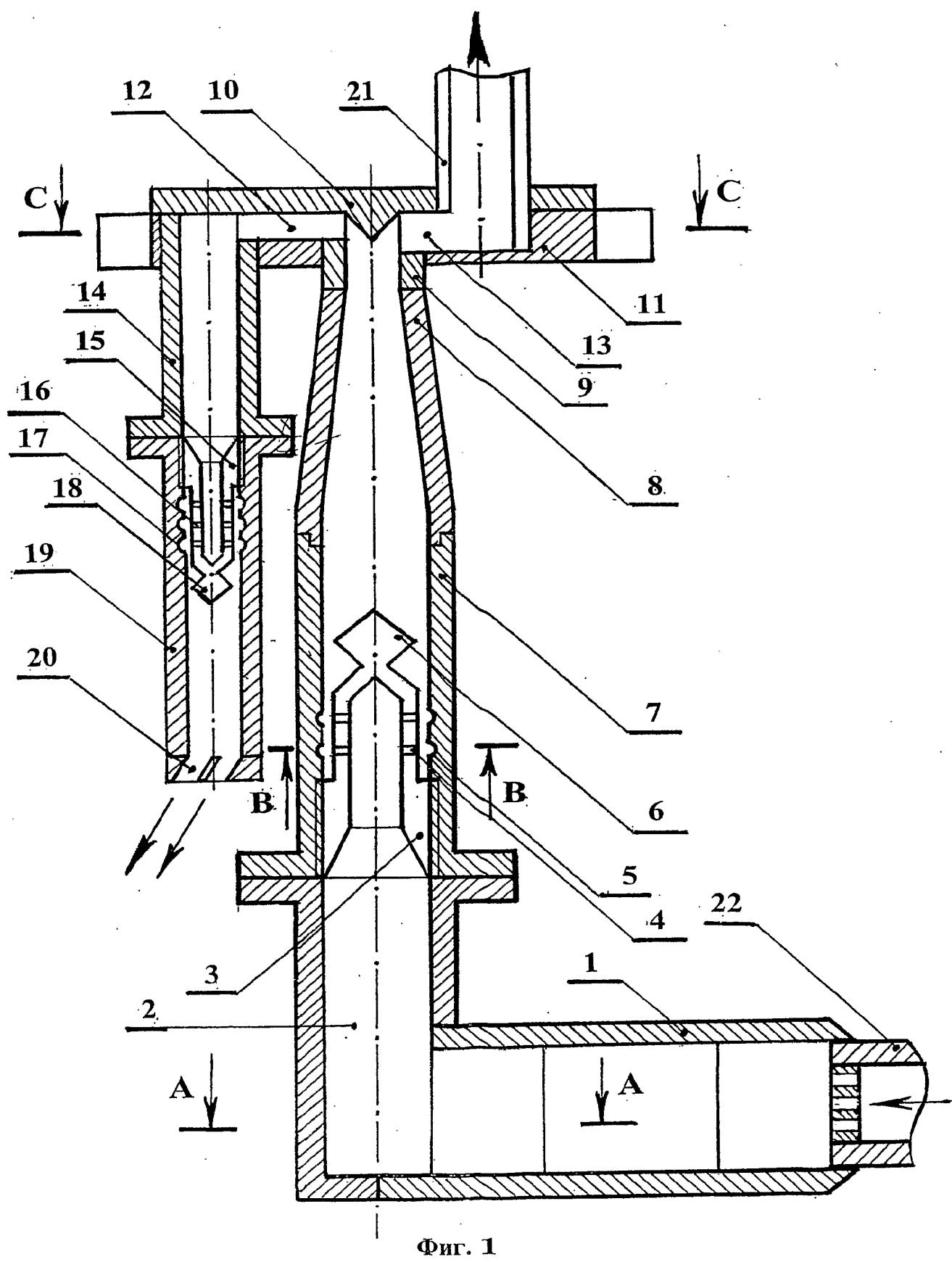
ПРОМЫШЛЕННАЯ ПРИМЕНИМОСТЬ

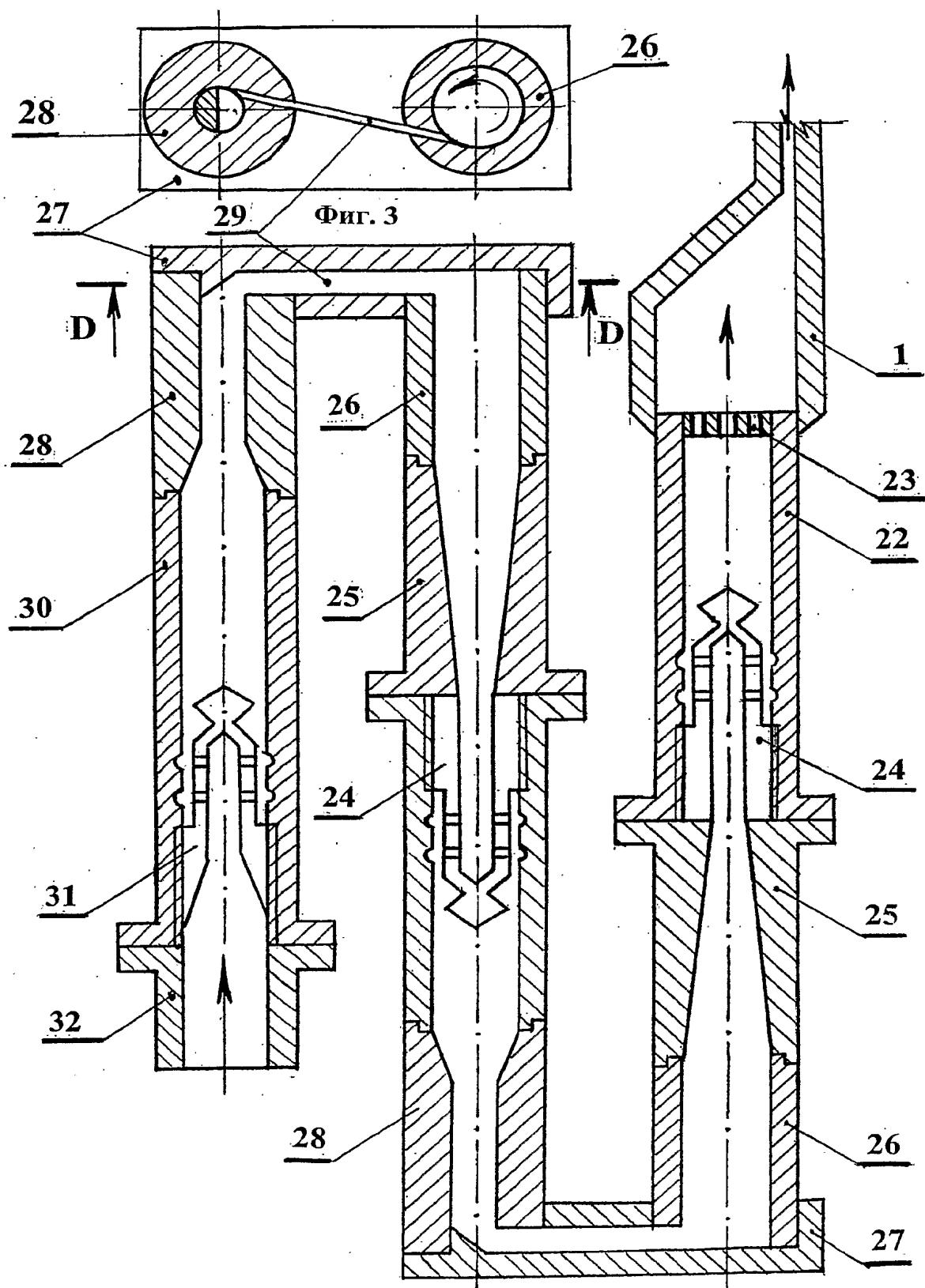
Кавитационный теплогенератор непрерывного действия и заявляемый способ получения тепла, согласно этого изобретения, может быть использован для автономного отопления зданий и сооружений различного назначения, в сельском хозяйстве, в технологических рабочих процессах или для генерации энергии.

ФОРМУЛА ИЗОБРЕТЕНИЯ

1. Способ получения тепла для отопления зданий и сооружений путем формирования вихревого потока воды и обеспечения кавитационного режима его течения при резонансном усилении в этом потоке звуковых и ударных колебаний, которые возникают, отличается тем, что в воду добавляют этиленгликоль в количестве 7% от массы воды и насыщают поток рабочей жидкости воздухом, что составляет 0,002 объема к массе воды, изменения конструкции емкости для подачи жидкости и изменения конструкции теплогенератора осуществляется способ одновременной подачи рабочей жидкости и ее нагрева.

2. Кавитационный теплогенератор непрерывного действия со входом и выходом рабочей жидкости, насосом, соединенным со входом теплогенератора, ускорителем движения жидкости, подающим и обратным трубопроводами, однонаправленными коническими патрубками, коническим рассекателем жидкости, отличается тем, что в состав кавитационного теплогенератора дополнительно входит ускоритель-активатор рабочей жидкости, который состоит как минимум из трех последовательно соединенных патрубков с различными диаметрами проходных каналов и соединенных между собой с помощью фланцев изменения направления движения основного потока жидкости с коническим скосом и эжекционным ускорительным каналом, содержит внутри статические кавитаторы с радиально расположенными отверстиями для генерации потока калиброванных кавитационных пузырьков, а также кавитационные сопла Лаваля, камеру повышенного давления жидкости и статические кавитаторы, которые находятся в центральном и выходных патрубках теплогенератора, которых как минимум пять, распределительные фланцы основного потока жидкости, которая поступает одновременно в выходные патрубки теплогенератора и в патрубок подающего трубопровода.

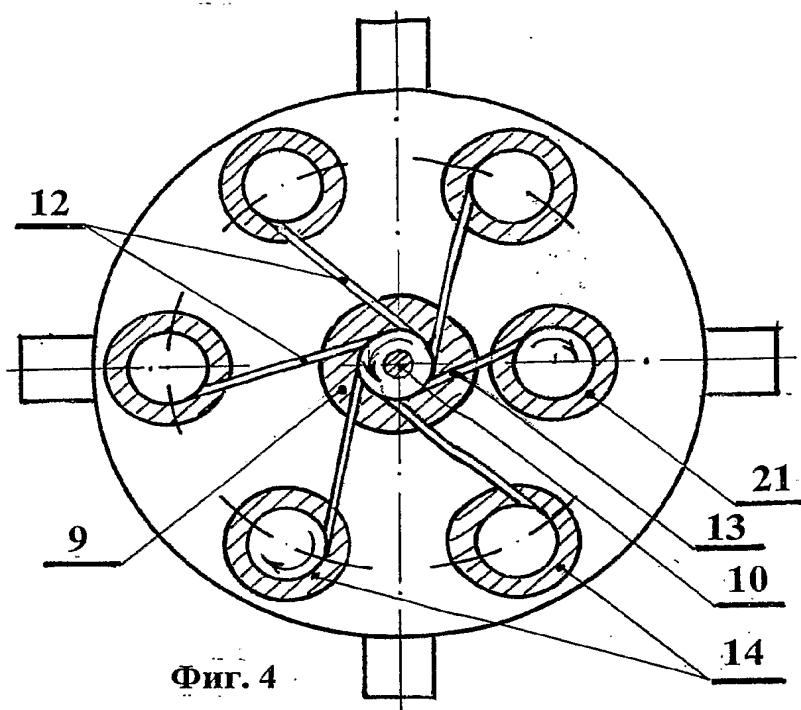


D - D

Фиг. 2

C - C

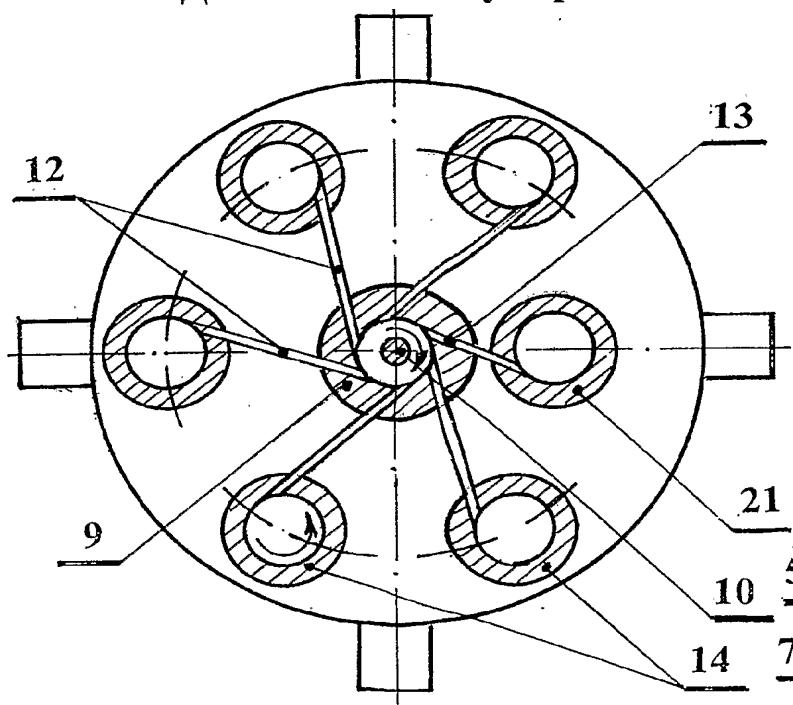
Для северного полушария



Фиг. 4

C - C

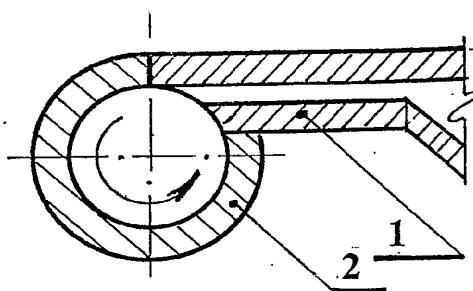
Для южного полушария



Фиг. 5

A - A

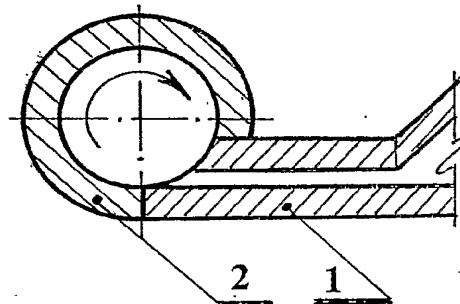
Для северного полушария



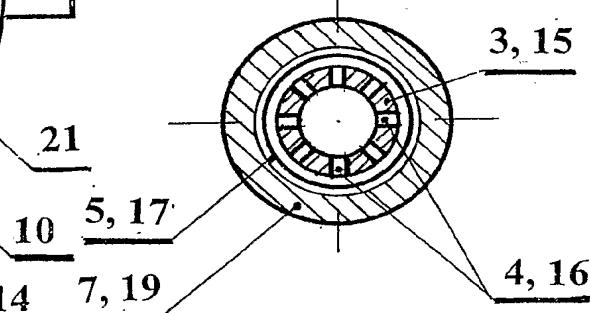
Фиг. 6

A - A

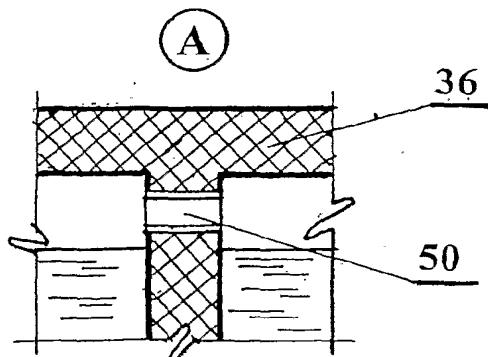
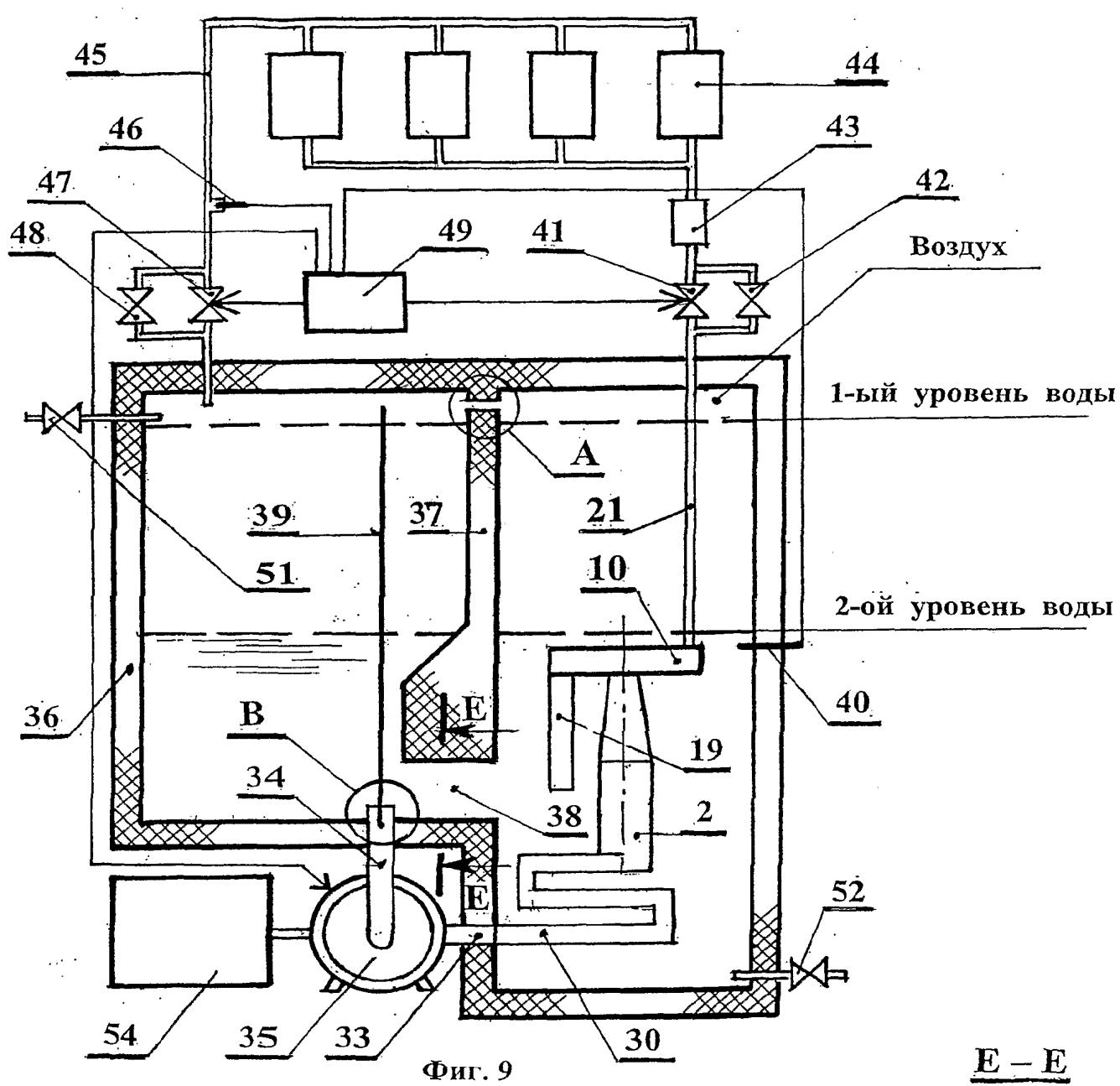
Для южного полушария



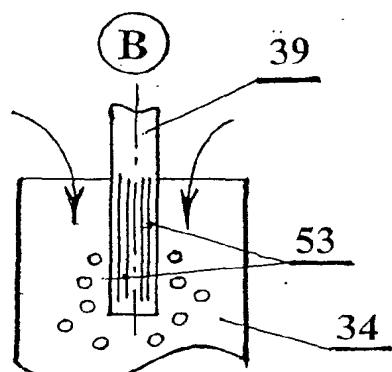
Фиг. 7

B - B

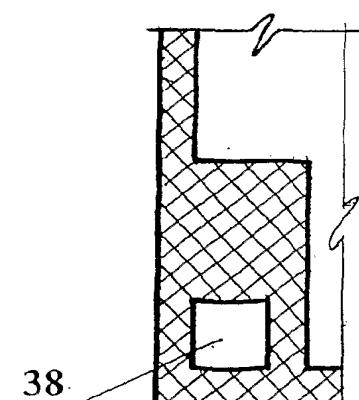
Фиг. 8



Фиг. 11



Фиг. 12



Фиг. 10

ОТЧЁТ О МЕЖДУНАРОДНОМ ПОИСКЕ

Международная заявка №
PCT/UA2004/000019

А. КЛАССИФИКАЦИЯ ПРЕДМЕТА ИЗОБРЕТЕНИЯ:

IPC 7 F24J3/00 F24H1/18

Согласно международной патентной классификации (МПК-7)

В. ОБЛАСТИ ПОИСКА:

Проверенный минимум документации (система классификации и индексы) МПК-7:

IPC 7 F24J F24H F28D

Другая проверенная документация в той мере, в какой она включена в поисковые подборки:

Электронная база данных, использовавшаяся при поиске (название базы и, если, возможно, поисковые термины):

EPO-Internal, WIP Data

С. ДОКУМЕНТЫ, СЧИТАЮЩИЕСЯ РЕЛЕВАНТНЫМИ:

Категория*	Ссылки на документы с указанием, где это возможно, релевантных частей	Относится к пункту №
A	WO 01/96793 A (ПОТАПОВ ЮРИЙ СЕМЕНОВИЧ; АНТРОПОВ АНДРЕЙ ВАЛЕРИЕВИЧ (RU); ТОЛМАЧЕВ) 20 Декабря 2001 (2001-12-20) реферат ----- RU 2 045 715 C (ПОТАПОВ ЮРИЙ С) 10 Октября 1995 (1995-10-10) так, как вызвано в заявке реферат; фигуры ----- AT 420 591 B (NEWTECH INNOVATIONS & TECHNOLO) 25 июня 2003 (2003-06-25) весь документ	1, 2
A		1, 2
A		1, 2



последующие документы указаны в продолжении графы С.



данные о патентах-аналогах указаны в приложении.

* Особые категории ссылочных документов:

- A документ, определяющий общий уровень техники
- E более ранний документ, но опубликованный на дату международной подачи или после нее
- O документ, относящийся к устному раскрытию, экспонированию и т.д.
- P документ, опубликованный до даты международной подачи, но после даты испрашиваемого приоритета и т.д.
- “P” документ, опубликованный до даты международной подачи, но после даты испрашиваемого приоритета.

T более поздний документ, опубликованный после даты приоритета и приведенный для понимания изобретения

X документ, имеющий наиболее близкое отношение к предмету поиска, порочащий новизну и изобретательский уровень

Y документ, порочащий изобретательский уровень в сочетании с одним или несколькими документами той же категории

& документ, являющийся патентом-аналогом

“&” документ, являющийся патентом-аналогом

Дата действительного завершения международного поиска:
13 Сентября 2004

Дата отправки настоящего отчёта о международном поиске:
21.09.2004

Наименование и адрес Международного поискового органа:
ISA/EP

Уполномоченное лицо:
Mootz, F
Телефон №

ОТЧЁТ О МЕЖДУНАРОДНОМ ПОИСКЕМеждународная заявка №
PCT/UA2004/000019

С. (Продолжение), ДОКУМЕНТЫ, СЧИТАЮЩИЕСЯ РЕЛЕВАНТНЫМИ

Категория*	Ссылки на документы с указанием, где это возможно, релевантных частей	Относится к пункту №
A	RU 2 142 604 С (ПЕТРАКОВ АЛЕКСАНДР ДМИТРИЕВИЧ) 10 Декабря 1999 (1999-12-10) реферат ----- RU 2 160 417 С (МАСПАНОВ ГЕННАДИЙ ПАВЛОВИЧ; ПЕТРАКОВ АЛЕКСАНДР ДМИТРИЕВИЧ) 10 Декабря 2000 (2000-12-10) реферат -----	1, 2
A		1, 2

ОТЧЁТ О МЕЖДУНАРОДНОМ ПОИСКЕ
Информация о патентах-аналогах

Международная заявка №
PCT/UA2004/000019

Патентный документ, процитированный в отчёте поиске		Дата публикации		Патент(ы)- аналог(и)	Дата публикации
WO 0196793	A	20-12-2001	RU AU WO	2165054 C1 1423501 A 0196793 A1	10-04-2001 24-12-2001 20-12-2001
RU 2045715	C	10-10-1995	RU	2045715 C1	10-10-1995
AT 410591	B	25-06-2003	AT	15712001 A	15-10-2002
RU 2142604	C	10-12-1999	RU	2142604 C1	10-12-1999
RU 2160417	C	10-12-2000	RU	2160417 C2	10-12-2000

INTERNATIONAL SEARCH REPORT

International Application No
PCT/UA2004/000019

A. CLASSIFICATION OF SUBJECT MATTER
IPC 7 F24J3/00 F24H1/18

According to International Patent Classification (IPC) or to both national classification and IPC

B. FIELDS SEARCHED

Minimum documentation searched (classification system followed by classification symbols)
IPC 7 F24J F24H F28D

Documentation searched other than minimum documentation to the extent that such documents are included in the fields searched

Electronic data base consulted during the international search (name of data base and, where practical, search terms used)

EPO-Internal, WPI Data

C. DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT

Category	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
A	WO 01/96793 A (POTAPOV YURY SEMENOVICH ; ANTROPOV ANDREY VALERIEVICH (RU); TOLMACHEV) 20 December 2001 (2001-12-20) abstract	1,2
A	RU 2 045 715 C (POTAPOV YURIJ S) 10 October 1995 (1995-10-10) cited in the application abstract; figures	1,2
A	AT 410 591 B (NEWTECH INNOVATIONS & TECHNOLO) 25 June 2003 (2003-06-25) the whole document	1,2
A	RU 2 142 604 C (PETRAKOV ALEKSANDR DMITRIEVICH) 10 December 1999 (1999-12-10) abstract	1,2
		-/-

Further documents are listed in the continuation of box C.

Patent family members are listed in annex.

° Special categories of cited documents :

- °A° document defining the general state of the art which is not considered to be of particular relevance
- °E° earlier document but published on or after the international filing date
- °L° document which may throw doubts on priority claim(s) or which is cited to establish the publication date of another citation or other special reason (as specified)
- °O° document referring to an oral disclosure, use, exhibition or other means
- °P° document published prior to the international filing date but later than the priority date claimed

- °T° later document published after the international filing date or priority date and not in conflict with the application but cited to understand the principle or theory underlying the invention
- °X° document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered novel or cannot be considered to involve an inventive step when the document is taken alone
- °Y° document of particular relevance; the claimed invention cannot be considered to involve an inventive step when the document is combined with one or more other such documents, such combination being obvious to a person skilled in the art.
- °&° document member of the same patent family

Date of the actual completion of the international search

13 September 2004

Date of mailing of the international search report

21/09/2004

Name and mailing address of the ISA

European Patent Office, P.B. 5818 Patentlaan 2
NL - 2280 HV Rijswijk
Tel. (+31-70) 340-2040, Tx. 31 651 epo nl,
Fax: (+31-70) 340-3016

Authorized officer

Mootz, F

INTERNATIONAL SEARCH REPORTInternational Application No
PCT/UA2004/000019**C.(Continuation) DOCUMENTS CONSIDERED TO BE RELEVANT**

Category °	Citation of document, with indication, where appropriate, of the relevant passages	Relevant to claim No.
A	RU 2 160 417 C (MASPANOV GENNADIJ PAVLOVICH; PETRAKOV ALEKSANDR DMITRIEVICH) 10 December 2000 (2000-12-10) abstract -----	1,2

INTERNATIONAL SEARCH REPORT
Information on patent family members

International Application No
PCT/UA2004/000019

Patent document cited in search report		Publication date		Patent family member(s)		Publication date
WO 0196793	A	20-12-2001	RU AU WO	2165054 C1 1423501 A 0196793 A1		10-04-2001 24-12-2001 20-12-2001
RU 2045715	C	10-10-1995	RU	2045715 C1		10-10-1995
AT 410591	B	25-06-2003	AT	15712001 A		15-10-2002
RU 2142604	C	10-12-1999	RU	2142604 C1		10-12-1999
RU 2160417	C	10-12-2000	RU	2160417 C2		10-12-2000